PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

04-244206

(43) Date of publication of application: 01.09.1992

(51)Int.CI.

B01D 29/07 B01D 46/52

(21) Application number: 03-231978

(71)Applicant:

PALL CORP

(22)Date of filing:

11.09.1991

(72)Inventor:

COOK NIGEL J D

WEIGHT KENNETH R **GUTMAN RICHARD G BUTTERY ROGER A GRIMES MICHAEL**

(30)Priority

Priority number: 90 9019855

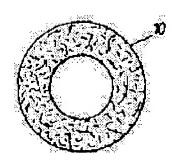
Priority date: 11.09.1990 Priority country: GB

(54) FILTER ELEMENT AND ITS MANUFACTURE

(57) Abstract:

PURPOSE: To reduce pressure drop through a filter and to improve dust collection capacity of the filter by arranging an inner filtration layer between upstream and downstream drainage vessels.

CONSTITUTION: A porous filter medium is formed by a pleated cylinder of a depth filter medium. An absolute rated inner filtration layer is arranged between upstream and downstream drainage layers. The depth filter medium is formed from a continuous sleeve. Additionally or alternatively at least one downstream drainage layer may be formed integrally with at least a part of the inner filtration layer. The material of the medium may be a fibrous mass of nonwoven synthetic polymeric micro-fibers free of fiber-to-fiber bonding and secured to each other by mechanical entanglement or intertwining, with the diameter of the fibrous structure varying in the direction across the medium.



LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平4-244206

(43)公開日 平成4年(1992)9月1日

(51) Int.Cl.5

識別記号

FΙ

技術表示箇所

B01D 29/07

46/52

C 7059-4D

8925-4D

庁内整理番号

B 0 1 D 29/06

Α

審査請求 未請求 請求項の数4(全 11 頁)

(21)出願番号

特願平3-231978

(22)出願日

平成3年(1991)9月11日

(31)優先権主張番号 9019855 7

(32)優先日

1990年9月11日

(33)優先権主張国

イギリス(GB)

(71)出願人 590000950

ポール・コーポレーション

PALL CORPORATION

アメリカ合衆国ニユーヨーク州11542,グ

レン・コープ、シー・クリフ・アベニユー

(72) 発明者 ナイジエル・ジエレミー・デズモンド・ク

イギリス国ハンプシヤー ピーオー14・4 エイジエイ, フエアハム, テイツチフイー

ルド, サウサンプトン・ヒル 28

(74)代理人 弁理士 湯浅 恭三 (外5名)

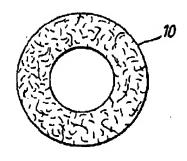
最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 フイルタ素子及びその製造方法

(57)【要約】

【目的】 上流側排水層と下流側排水層との間に内側ろ 過層を配置して、フィルタ前後の圧力降下及びフィルタ の集塵能力を改善する。。

【構成】 多孔性のフィルタ媒体は深さフィルタ媒体の ひだ付き円筒体でできている。絶対定格の内側ろ過層を 上流側排水層と下流側排水層との間に配置する。深さフ ィルタ媒体は連続的なスリーブから作る。更に、また は、代わりに、少なくとも1つの下流側排水層を内側ろ 過層の少なくとも一部と一体的に形成してもよい。媒体 の材料は、繊維対繊維の接着がなく機械的なからみ合い 又はより合わせで互いに固定された不総合成ポリマー微 繊維の塊でよく、繊維構造の直径は媒体を横切る方向に 沿って変化する。



【特許請求の範囲】

【請求項1】 フィルタ素子において、フィルタ媒体の 長手方向に沿ってそのまわりで互いに平行に延びたひだ (11) を具備した少なくとも1つの連続的なスリープ (10) により形成した実質上円筒形の深さフィルタ媒 体と、ひだ付きの前記深さフィルタ媒体内に位置し前記 ひだの内端に接触する内側支持コア(12)と、前記ひ だの外端に接触する外側支持ケージ(13)と、から成 ることを特徴とするフィルタ素子。

【請求項2】 フィルタ素子において、上流側排水層と 10 下流側排水層との間に配置した内側ろ過層を備えた実質 上円筒形の深さフィルタ媒体(10)から成り、前記下 流側排水層が前記内側ろ過層の少なくとも一部と一体的 に形成されていて同内側ろ過層の絶対定格より大きな絶 対定格を有し、前記深さフィルタ媒体が、この深さフィ ルタ媒体の長手方向に沿ってそのまわりで互いに平行に 延びたひだ(11)を具備し: 更に、ひだ付きの前記深 さフィルタ媒体内に位置し前記ひだの内端に接触する内 側支持コア(12)と、前記ひだの外端に接触する外側 タ素子。

【請求項3】 フィルタ素子の製造方法において、深さ フィルタ媒体の少なくとも1つの連続的なスリープ(1 0)を形成する工程と;前配深さフィルタ媒体の長手方 向に沿ってそのまわりで互いに平行に延びる複数個のひ だ(11)を形成するために前記スリープにひだ付けを 行う工程と;前記ひだの内端に接触させた状態でひだ付 きの前記深さフィルタ媒体内に内側支持コア(12)を 配置する工程と:前記ひだの外端に接触させるように外 側支持ケージ(13)を配置する工程と:から成ること 30 を特徴とするフィルタ素子の製造方法。

【請求項4】 フィルタ素子の製造方法において、上流 側排水層と下流側排水層との間に位置した内側ろ過層を 有する実質上円筒形の深さフィルタ媒体(10)を形成 する工程と:前記内側ろ過層(16)の少なくとも一部 に対して一体的に、しかも、同内側ろ過層の絶対定格よ り大きな絶対定格を与えるように前記下流側排水層(1 5)を形成する工程と:前配深さフィルタ媒体の長手方 向に沿ってそのまわりで互いに平行に延びる複数個のひ だ(11)を形成するために同深さフィルタ媒体にひだ 40 付けを行う工程と:前記ひだの内端に接触させた状態で ひだ付きの前記深さフィルタ媒体内に内側支持コア(1 2) を配置し、同ひだの外端に接触させるように外側支 持ケージ(13)を配置する工程と:から成ることを特 徴とするフィルタ素子の製造方法。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【産業上の利用分野】本発明は「深さフィルタ」媒体に 関する。

【0002】本明細書において、「深さフィルタ」と 50

は、フィルタの孔の寸法より小さな粒子を流体から除去 できる多孔性フィルタを意味するものとし、この場合、

粒子は孔の方向の変化に伴う漸進的な捕獲により捕捉さ れる。この種の深さフィルタは大きな集磨能力を有す

[0003]

【従来の技術】一般に、深さフィルタは中央のコアを取 り巻き外側のケージ即ち保持器を具備したフィルタ媒体 の連続的な肉厚シリンダの形で使用する。このような深 さフィルタは、外側の面積が小さく深さが大きい(典型 的には、約15mm)ため、流体がフィルタを通過する ときに、比較的大きな圧力降下を伴う。一方、このよう なフィルタは、汚物を収納する内部空間が大きいため、 上述のように比較的大きな集座能力を有する。

【0004】英国特許第585295号明細書(GB-A-585295) は管状本体の内外表面間で前後に延 びるように折り重ねたセルロースフィルタ材料の細長い ウエブで形成したフィルタ素子を開示している。折り重 ね部は長手方向に延び、管状の結合ストリップが内側折 支持ケージ(13)とから成ることを特徴とするフィル 20 り重ね部に固定してある。排水層は備えていない。英国 特許第1389199号明細書(GB-A-13891 99) は織ったワイヤで裏張りした平坦なシートフェル ト媒体にひだ付けを行うことにより形成したフィルタを 開示している。ひだ付け後にシートの両端をシールす る。織ったワイヤはフェルトを支持する。排水層は備え ていない。

> 【0005】英国特許第1460925号明細書(GB -A-1460925) はひだ付け後に両縁を一緒に連 結した深さフィルタ媒体のひだ付きシートで構成したフ ィルタ素子を開示している。上流側及び下流側の別個の 保護層を備えている。米国特許第4233042号明細 書(US-A-4233042)はグラスファイバのシ ートから形成したひだ付きフィルタ媒体を開示してい る。ヨーロッパ特許第83789号明細書(EP-A-0083789) は繊維性フィルタ材料の如きフィルタ 材料のひだ付きシートを開示している。ひだ付け後にシ ートの両縁を側方シールする。

[0006]

【発明が解決しようとする課題】ひだはフィルタ材料の 単位体積当りの表面積を増大させ、従って集塵能力を増 大させるが、ひだ付き後に形成される側方シールの存在 のため、次のような欠点を有する。第1に、シールの存 在のため、フィルタ素子を通る一様な流れに支障を与え てしまう。第2に、側方シールを形成するには、ひだ付 け後に余分な製造工程が必要となる(上記GB-A-1 460925参照)。第3に、側方シールの存在により 完全なシールが困難なため、漏洩が生じる危険性があ る。

[0007]

【課題を解決するための手段並びに作用効果】本発明の

一形態によれば、フィルタ媒体の長手方向に沿ってそのまわりで互いに平行に延びたひだを具備した少なくとも1つの連続的なスリーブにより形成した実質上円筒形の深さフィルタ媒体と、ひだ付きの深さフィルタ媒体内に位置しひだの内端に接触する内側支持コアと、ひだの外端に接触する外側支持ケージとから成るフィルタ素子が提供される。

【0008】ひだ付きフィルタの最適な性能を得るためには、ひだ間での流体の流通を許容し、塵芥収納用の空間を提供するような比較的きめの粗い上流側の排水層を 10 提供する必要がある。また、排水層はフィルタ媒体を支持する。更に、ひだ間で内側ろ過層からの流体の流通を許容し、適用圧力に対抗してフィルタ媒体をも支持する比較的きめの粗い下流側の排水層を提供する必要もある。

【0009】従来、排水層はフィルタ媒体の一側に位置した不織布や不織ネットの層によりフィルタ媒体とは別個に形成していた(上記GB-A-1460925参照)。これらの別個の層及びこれに伴うフィルタ素子への取り付け部はフィルタ素子の製造を複雑にし、そのコ 20ストを増大させる。

【0010】本発明の第2の形態によれば、上流側排水層と下流側排水層との間に配置した内側ろ過層を備えた実質上円筒形の深さフィルタ媒体から成り、下流側排水層が内側ろ過層の少なくとも一部と一体的に形成されていて内側ろ過層の絶対定格より大きな絶対定格を有し、深さフィルタ媒体が、この深さフィルタ媒体の長手方向に沿ってそのまわりで互いに平行に延びたひだを具備し;更に、ひだ付きの深さフィルタ媒体内に位置しひだの内端に接触する内側支持コアと、ひだの外端に接触する外側支持ケージとから成るフィルタ素子が提供される。

【0011】本発明の第3の形態によれば、深さフィルタ媒体の少なくとも1つの連続的なスリーブを形成する工程と;深さフィルタ媒体の長手方向に沿ってそのまわりで互いに平行に延びる複数個のひだを形成するためにスリーブにひだ付けを行う工程と;ひだの内端に接触させた状態でひだ付きの深さフィルタ媒体内に内側支持コアを配置する工程と;ひだの外端に接触させるように外側支持ケージを配置する工程と;から成るフィルタ素子 40の製造方法が提供される。

【0012】本発明の第4の形態によれば、上流側排水 25 層と下流側排水層との間に位置した内側ろ過層を有する 実質上円筒形の深さフィルタ媒体を形成する工程と;内側ろ過層の少なくとも一部に対して一体的に、しかも、内側ろ過層の絶対定格より大きな絶対定格を与えるよう に下流側排水層を形成する工程と;深さフィルタ媒体の長手方向に沿ってそのまわりで互いに平行に延びる複数 【0のひだを形成するために深さフィルタ媒体にひだ付け し、を行う工程と;ひだの内端に接触させた状態でひだ付き 50 い。

の深さフィルタ媒体内に内側支持コアを配置し、ひだの 外端に接触させるように外側支持ケージを配置する工程 と;から成るフィルタ素子の製造方法が提供される。

【0013】内側ろ過層の少なくとも一部と一体的に排水層を形成することにより、集團能力及び圧力降下が改善される。フィルタ素子の製造も容易になり、そのコストも低減する。

[0014]

【実施例】図1ないし図4を参照すると、フィルタ素子はひだ11を備えたほぼ円筒形の深さフィルタ媒体10から成る。各ひだはフィルタ媒体の長手方向に沿ってそのまわりで互いに平行に延びている。内側支持コア12は円筒形深さフィルタ媒体内に位置し、ひだの内端に接触する。外側の支持保持器即ちケージ13はひだの外端に接触する。

【0015】深さフィルタ媒体の円筒体は、側方シール を何等伴わないフィルタ媒体の連続的なスリーブの形を しているとよい。これを図1に示す。代わりに、フィル 夕媒体10の円筒体は深さフィルタ媒体の平坦なシート を円筒形に丸めてシール部10aにてシールすることに より形成してもよい。これを図2に示す。更に別の方法 としては、平坦な矩形のシートを円筒形のロール状に丸 めてその両縁を少なくとも一部重ね合わせることにより 円筒体を形成してもよい。これを図3に示す。フィルタ 媒体はポリオレフィン、ポリエステル、ポリアミド、グ ラスファイバ、セルロース繊維、または金属繊維の如き 繊維性の構造とするのがよい。例えば、深さフィルタ素 子は、溶融吹込み加工で製造し1-20マイクロメータ ー(1-12マイクロメーターが好ましい)の直径を有 する繊維から形成するとよい。このような溶融吹込み加 工は英国特許出願公開第2152471A号明細書に記 載されている。

【0016】深さフィルタ媒体の空間率はその深さにわたって一定とするのがよい。

【0017】深さフィルタ媒体10の全長は1-250 cmでよく、特に、2-100cmとするのが好ましい。深さフィルタ媒体10の外径は2-100cmでよく、特に、4-40cmとするのが好ましい。図4に示す実施例においては、16個のひだを有するが、ひだの数は6-300個でよく、特に、8-32個であるのが好ましい。ひだのピッチは2-50mmでよいが、5-25mmとするのが好ましい。ひだの深さは4-50mmでよいが、5-25mmとするのが好ましい。深さてよいが、1-25mmとするのが好ましい。深さに対する単位長さ当りの表面積の比は、20-200でよいが、40-200とするのが好ましい。

【0018】 繊維は無秩序な方向を向いていてもよいし、その単繊維が円周方向又は軸方向に向いていてもよ

【0019】次に図5を参照すると、図4について既述した型式のひだ付き円筒体の一形態においては、英国特許第2152471号明細書(GB-A-2152471)に開示された方法により不織合成ポリマー微繊維(マイクロファイバ)の繊維性の塊から作ったフィルタ媒体を備え、マイクロファイバは、繊維対繊維の接着が実質上無く、機械的なからみ合い又は相互より合わせにより相互固定されている。繊維性の塊は、半径方向で測定して、少なくともその実質的な部分にわたって実質上一定の空間容積を有する。

【0020】しかし、上記英国特許明細書に開示されているように、図4のフィルタの繊維性の塊は、内側のろ過部分16の繊維よりも大きな直径を有する繊維でできた外側及び内側部分14、15を具備する。従って、外側及び内側部分は、そのきめが比較的粗く、上流側及び下流側の排水層14、15をそれぞれ提供し、一方、中央部分即ち内側のろ過部分はフィルタ媒体の絶対定格の内側ろ過層16を提供する。

【0021】繊維の直径は多数の方法で変更することができる。第1に、繊維の直径は上流側排水層14の外表 20面から内側ろ過層16の中心に向かって漸進的に減少し、次いで内側ろ過層16の中心から下流側排水層15の表面に向かって漸進的に増大するようにするとよい。第2に、繊維の直径は上流側及び下流側排水層14、15内ではほば均一とし、繊維の直径も内側ろ過層16内でほば均一とするが、後者の直径を上流側及び下流側排水層14、15内の繊維直径より小さくするとよい。もちろん、繊維の直径は上述の2つの方法を組合せて変更してもよい。第3の方法としては、繊維の直径は、上流側排水層14の外表面から増大させ、次いで内側ろ過層 3016内では一層小さな均一の直径とし、次いで下流側排水層15の表面に向かって増大させるようにしてもよい。

【0022】孔の寸法の測定方法の1つは泡立ち点(パ ブルポイント) 試験である。この試験においては、厚さ 方向におけるフィルタ媒体の連続する断面を液体槽内に 浸し、すべての孔を湿潤する。次いで、円筒体の内部に 圧力を作用させ、円筒体の外表面上に初期の空気気泡を 出現させるに必要な圧力を記録する。図6は、図5の (この実施例の上述の第1及び第2の構成としての)フ 40 ィルタ媒体のX-X断面を横切る層の表面に垂直な方向 において上流側排水層14から計った距離に対する、泡 立ち点圧力(即ち、初期の空気気泡に必要な圧力)をプ ロットして得たグラフである。連続する実線は一様に減 少及び増大する繊維直径に対する泡立ち点圧力の変化を 示し、破線は一定繊維直径の部分に対する泡立ち点圧力 の変化を示す。いずれの場合も、空間率は上述のように 一定である。連続的な実線にて示すように、泡立ち点圧 力は上流側排水層14から絶対定格層たる内側ろ過層1

水層15に向かって減少する。上流側及び下流側排水層 14、15内の低い泡立ち点圧力は、その領域における 孔の寸法が絶対定格の中央層(内側ろ過層)16内の孔

孔の寸法が絶対定格の中央層(内側ろ過層) 16内の孔の寸法より大きいことを示す。 【0023】破線で示す別の実施例においては、孔の寸

法は層間で不連続であり、上流側及び下流側排水層1 4、15内の孔の寸法は絶対定格の中央層16内の孔の 寸法より大きくなっている。

【0024】図7は上述の第3構成に対する泡立ち点圧 10 力分布を示すグラフである。泡立ち点圧力は上流側排水

層14の外表面から内側ろ過層16内でのほぼ一定値まで増大し、次いで下流側排水層15の表面に向かって減

少する。

【0025】次に図8を参照すると、第2の形態に係る ひだ付きフィルタ媒体はフィルタ媒体の2つの連続する スリープにより構成されている。外側スリープは上流側 排水層14と絶対定格の内側ろ過層16の第1部分とを 形成し、内側スリーブは絶対定格の内側ろ過層16の残 余部分と下流側排水層15とを形成する。各スリープ は、上記GB-A-2152471における例11、1 2、13、47、48として記載されているような形の ものでよい。次いで、一層粗い外側層が下流側排水層1 5となるように一方のスリープを裏返し、内側スリープ とする。次いで、この内側スリープを外側スリープ内へ 挿入して図8に示すような構造を得る。 もちろん、全体 の内側ろ過層16を一方のスリーブ(内側スリープ又は 外側スリープ)のみにより提供してもよい。もちろん、 逆構成のスリープを裏返す必要性を排除するように、内 側スリーブに必要な構成は上述の方法で得ることもでき る。スリープを構成する繊維の直径は図5、6に関連し て既述したように変更することができる。上流側及び下 流側排水層14、15は均一な孔寸法を提供するように その深さ全体にわたって一定の繊維直径を有し、絶対定 格の中央層もその深さにわたって一定で微細な孔寸法を 有し、上流側及び下流側排水層の繊維の直径よりも小さ な均一直径の繊維で作ってある。

【0026】第2に、孔寸法は上流側排水層14から絶対定格の内側ろ過層16の中心に向かって粗い値から微細な値まで連続的に変化し、次いで絶対定格の内側ろ過層から下流側排水層15に向かって微細な値から粗い値まで連続的に変化するようにしてもよい。上述のように、これは、上流側排水層14から内側ろ過層16の中心に向かって繊維の直径を減少させ、次いで内側ろ過層の中心から下流側排水層15の表面に向かって繊維直径を増大させることにより、達成される。

示し、破線は一定繊維直径の部分に対する泡立ち点圧力 の変化を示す。いずれの場合も、空間率は上述のように 一定である。連続的な実線にて示すように、泡立ち点圧 力は上流側排水層14から絶対定格層たる内側ろ過層1 6に向かって最大になるまで増大し、次いで、下流側排 50 の最大値から絶対定格の内側ろ過層16の中心での最小

値まで連続的に変化し、次いで下流側排水層15の表面 での最大値まで連続的に変化する。破線は、上流側及び 下流側排水層14、15内の粗い孔寸法と絶対定格の内 側ろ過層16内の一定繊維孔寸法とを示す。

【0028】第3に、繊維の直径は、上流側排水層14 の表面から内側ろ過層16の第1部分内の一層小さなー 定直径まで減少する繊維の直径に応じて孔寸法が変化す るように、変化させてもよい。次いで、内側ろ過層16 の第2部分は(第1の小さな一定直径より大きな)一層 小さな一定の直径を有し、次いで、下流側排水層15に 10 向かって直径を増大させる。

【0029】図10は上流側排水層の表面に垂直な方向 において上流側排水層14から測定した図8の第3の形 態に係るフィルタ媒体を横切る距離に対する泡立ち点圧 力をプロットして得たグラフである。

【0030】下流側排水層は絶対定格の内側ろ過層と一 体的に形成する必要はなく、深さフィルタ媒体の別個の 層により形成してもよく、または膜又は排水ネットによ り形成してもよいことを諒解されたい。また、内側ろ過 層16が例えば20μmの絶対定格を有する場合は、9 0 μ mの絶対定格を有する下流側排水層15は内側ろ過 **眉16に比べて「開放構造」を提供することも諒解され** たい。

*【0031】例I

図8に関連して既述し後述の表1に示す構成を有する7 個のフィルタ媒体を準備した。各場合において、フィル タ素子は2つのスリーブで構成した。一方のスリーブは 上流側表面から下流側表面に向かって減少する孔寸法を 有し、その孔寸法は上流側表面で開度(O)であり、下 流側表面に隣接する領域で絶対定格(T)を有する(孔 の構成が上流側で開口し下流側で密になっていることを 示すものとして、〇一丁を参照する)。他方のスリープ は上流側表面から下流側表面に向かって増大する孔寸法 を有する。従って、このスリーブは上流側表面に隣接す る領域において絶対定格孔寸法(T)を有し、下流側表 面で開度(O)を有する(孔の構成が上流側で密であり 下流側で開口していることを示すものとして、T-Oを 参照する)。フィルタ媒体の「絶対定格」は後述のよう にして決定する。

8

【0032】内側ろ過層は最も低い絶対定格を有するス リープの領域により形成される。

【0033】準備した7個のフィルタ媒体は次の表1に 20 示す構成を有する。

[0034]

【表1】

| フィルタ番号 | 上流側 | 上流側構造の | 下流側 | 下流倒構造の |
|--------|---------------|------------|-------|----------|
| | 構造 | 絶対定格(µm) | 構造 | 絶対定格(µm) |
| 1 | $\dot{O} - T$ | · 5 | T - 0 | 90 |
| 2 | O-T | 20 | T-0 | 20 |
| 3 | T - O | 20 | T-0 | 9 0 |
| 4 | 0-T | 40 | T-0 | 40 |
| 5 | Q - T | 90 | T-0 | 40 |
| 6 | 0-T | 70 | T-0 | 70 |
| 7 | O-T | 90 | T-0 | 90 |

【0035】各フィルタは16個のひだを備え、254 mmの公称長さと70mmの外径とを有するものとし た。媒体の厚さは3-4mmとし、内側コアの外径は3 5mmとした。

【0036】次いで、7個のフィルタ媒体について、各 フィルタ媒体に1分当り100リットルの純水を通しミ 40 リパール単位で圧力降下を測定することにより、圧力降 下に関する試験を行った。次に、米国オクラホマ州立大 学で開発されたOSU F2試験の変形試験を使用し て、各フィルタ媒体の集廛能力を測定した。この試験に おいては、水内の既知の重量の安定懸濁液として規格化 したシリカ質の汚物たるAC精製試験(AC fine test)用 塵芥を準備する。次いで、この懸濁液をポンピングし て、1分当り10リットルだけフィルタ媒体を通過させ る。この試験装置はそれぞれ3-100ミクロンのレン ジを有する2つの粒子カウンタを具備する。フィルタの 50 ルタは上記フィルタ番号1ないし7のフィルタ媒体より

上流側に配置した一方のカウンタは流入粒子レベルを記 録し、下流側の他方のカウンタは流出粒子レベルを記録 する。サンプルは、5以上の予め選択した別個の粒子直 径より大きな粒子の量をカウンタにより分析し、上流側 カウンタに対する下流側カウンタの(粒子量)比率を自 動的に記録する。同時に、試験しているフィルタ前後で の圧力降下をそのフィルタを流れる試験懸濁液量として 測定し、時間の関数として記録する。40プサイ(2. 8 kg/cm²)の差圧を生じさせるに必要なフィルタへ の汚物の流入量(単位はグラム)をフィルタ媒体の集塵 能力として記録する。

【0037】次いで、この圧力降下を、試験中のフィル 夕媒体とほぼ同じ長さ、外径、絶対定格を有する既知の ひだを有さない(「ひだ無し」)深さフィルタの圧力降 下と比較した。比較に使用した既知のひだ無し深さフィ

厚いものとした。これらの試験の結果を表2に示す。 「絶対定格」は、カウンタにより測定され、ペータ比率 として知られ、予め選択した各粒子直径での除去効率を 表す比率から決定される。

【0038】試験に供した5以上の各直径に対するベー 夕比率は、対数目盛りの縦軸としてこの比率をプロット し、線形目盛りの横軸として粒子直径をプロットしたグ ラフにより、表される。次いで、プロット点を結んで滑 らかな曲線を描く。次いで、試験した範囲内での任意の 直径に対するベータ比率はこの曲線から読み取ることが 10 できる。特定の粒子直径での効率は次式によるベータ効 率から計算する:

効率 (%) = 100 (1-1/ベータ)。

【0039】一例として、ベータが1000の場合は、 効率は99.9%となる。

【0040】以下に示す例において引用する絶対除去定*

*格は、ベータが5,000で効率が99,98%となる 粒子直径に相当するものである。

10

【0041】図8に関連して既述した型式の7個のフィ ルタ媒体は、同様の長さ及び直径の同じ定格を有するひ だ無しフィルタ(例えば、1500ミリバールの圧力降 下を伴う「ひだ無し」フィルタはフィルタ番号1の定格 に匹敵する定格を有する) に比べて、大幅に改善された 圧力降下を呈することが分かる。これは、少なくとも部 分的には、単位体積当りの一層大なる表面積、減少した 肉厚、側方シールの不存在、及び内側ろ過層の一部と一 体的に形成された排水層の存在に起因する。更に、図8 に関連して既述した7個のフィルタ媒体の集塵能力は大 きい。

[0042] 【表2】

| 2 8 | | D 発 | 明 | ひだ無しフィルタ |
|------------|---------------|---------|----------------|----------|
| フィルタ番号 | 絶対定格 | 純水100 | 集墜能力 | 等価定格における |
| | | LPM流量 | | 純水100LPM |
| | | での圧力降下 | | 流量での圧力降下 |
| | (<u>µm</u>) | (ミリバール) | (<u>グラム</u>) | (ミリバール) |
| 1 | 4. 3 | 285 | 17. 5 | 1500 |
| 2 | 10.8 | 107 | 36 | 660 |
| 3 | .14.8 | 6 7 | 28 | 280 |
| 4 | 26 | 73 | 66 | 180 |
| 5 | 4 0 | 41 | 6 7 | 180 |
| 6. | 70 | 3 1 | 79 | 145 |
| 7. | 9 0 | 3 5 | 111 | 9 0 |

[0043]例2

以下の表3に示す構成を有し、上記表1に関連して既述 したものと同じ表示法(notation)を使用する3個のフィ※

> フィルタ番号 ひだ付き (Y) / ひだ無し(N) . 8 Ν 9 Υ

※ルタ媒体を準備した。

[0044]

【表3】

| <u>US</u> | US | <u>D S</u> | DS |
|------------|------------|------------|----|
| | <u>A R</u> | | AR |
| - . | 5 | - | _ |
| 0 - T | 5 | _ | - |
| O-T | 5 | T - O | 5 |

【0045】なお、上記表3において、USは上流側構 40 を、その圧力降下及び集塵能力につき、上記表2に関連 造、DSは下流側構造、ARは絶対定格(µm)であ

10

【0046】フィルタ番号10は上記表1のフィルタ番 号1と等価のものである。

【0047】次いで、フィルタ番号8ないし10の媒体

して既述した方法により、試験した。試験結果を次の表 4に示す。

[0048]

【表4】

| 11 | | | 12 |
|--------|----------------|------------|------|
| フィルタ番号 | 圧力降下 圧力降下を測定する | | 絶対定格 |
| | (ミリバール) | 流量 (1/min) | (µm) |
| . 8 | 1500 | 100 | 5 |
| 9 | 840 | 6 0 | 5 |
| 10 | 285 | 100 | 4. 3 |

【0049】フィルタ番号8のひだ無しフィルタに比べ て、フィルタ番号9のひだ付きフィルタはかなり低い圧 力降下を呈することが分かる。深さフィルタ媒体に下流 が更に大幅に減少する。

【0050】圧力降下の更なる改善は、上流側及び下流 側排水ネットを備えたフィルタ媒体を提供することによ り、達成できる。これらの排水ネットは媒体の隣接する 表面に密着したポリプロピレンのオープンメッシュネッ トである。その効果は、一層低い絶対定格を有するフィ* **★ルタ媒体において最も顕著である。ネットはダイアモン** ド形の開口を備えたメッシュを有するのが好ましい。

【0051】例えば、表2のフィルタ番号2のフィルタ 側排水層を付加すると(フィルタ番号10)、圧力降下 10 媒体及び表3のフィルタ番号9のフィルタ媒体に上流側 及び下流側排水ネットを設けると、次の表2Aに示すよ うな圧力降下に対する効果が得られた。

> [0052] 【表 2 A】 [0053]

圧力降下(ミリバール)

| フィルタ番号 | ネット無し | ネット有り | 圧力降下を測定する |
|--------|-------|-------|-----------|
| | | | 純水流量(lpm) |
| 2 | 107 | 9 5 | 100 |
| 9 | 840 | 100 | 6 0 |

【0054】メッシュは、フィルタを通りフィルタから の流体の流れを改善する排水チャンネルを備えたフィル 夕媒体を提供する。悪化した状況の下では、ネットを設 けると、集塵能力を改善できる。例えば、磁気テープの 製造に使用する酸化金属の分散液をろ過する際の状況に 類似した状況の下では、ネットを備えたフィルタ媒体の 集盛能力はネットを備えない等価のフィルタ媒体の集盛 能力より大きい。

【0055】例えば、表2のフィルタ番号2のフィルタ 媒体を、上流側及び下流側排水ネットを設けることによ※ ※り修正した。次いで、修正した媒体を未修正媒体と比較 した。この比較は、粘度を約2ポイズに高めるためにポ リウレタンの増粘剤を伴ったテトラヒドロフラン(TH F) 内の (エーシー・スパーク・プラグ社(AC Spark Pl ug Company) (ACFTD) により供給された精製試験 塵芥の懸濁液をろ過することにより、行った。その結果 を次の表2Bに示す。

30 [0056] 【表 2 B】

[0057]

THF (増粘) ACFTDの集座能力 (グラム)

| フィルタ番号 | ネット無し | ネット有り |
|--------|-------|-------|
| 2 | 2 7 | 38 |

【0058】この結果から、排水ネットを設けると、集 塵能力が改善されることが分かる。この改善が得られる 理由は、ネットがフィルタの膨張を阻止又は制限し、寸 法上の安定性を提供するためであると考えられる。

★以下の表5に示す構成を有し、上記表1に関連して既述 したものと同じ表示法を使用する2個のフィルタ媒体を 準備した。

40 [0060]

【0059】例3

【表5】

| フィルタ番号 | 上流倒 | 上流側構造の | 下流側 | 下流側構造の |
|--------|--------------|----------|-------|-----------|
| | 構造 | 絶対定格(µm) | 構造 | 絶対定格 (µm) |
| 11 | 0-T, 0-T | 90, 92 | T-0 | 9 0 |
| 1 2 | 0 - T | 2 0 | T - O | 90 |

【0061】フィルタ番号12は表1のフィルタ番号3 と等価のものである。

して既述した方法により、試験した。試験結果を次の表 6に示す。

【0062】次いで、フィルタ番号11、12の媒体

[0063]

を、その圧力降下及び集座能力につき、上記表2に関連 50 【表6】

13 14 フィルタ番号 圧力降下 圧力降下を測定する 絶対定格 集塵能力 (ミリパール) 流量(1/min) (μm) (グラム) 11 11.6 37 62 100 1 Ż 100 14.6 28 67

【0064】この例においては、フィルタ番号11の媒 体は3つの層で構成した。中央の層は最も低い絶対定格 を有し、従ってろ過層を形成する。上流側及び下流側の 層は上流側及び下流側排水層をそれぞれ形成する。

ィルタ番号11の3層構造は、一層大なる排水性能、良 好な(減少した)圧力効果、増大した集盛能力を有す る。更に、ろ過層の絶対定格は両方のフィルタにおいて 公称上同じであるが、フィルタ番号11の完全な媒体の 絶対定格はフィルタ番号12のものより小さい。

[0066]例4

繊維の直径が上流側排水層14の外表面から内側ろ過層*

*16の中心に向かって漸進的に減少し次いで内側ろ過層 の中心から下流側排水層の表面に向かって増大するよう な繊維の単一の塊から各フィルタ媒体を形成した図5、 6に関連して既述した構造を有する3個のひだ付き円筒 【0065】フィルタ番号11の2層構造に比べて、フ 10 形フィルタ媒体を準備した。上記表1に関連して既述し たものと同じ表示法を使用すると、フィルタ媒体はO-T-O(開一密一開)構造となる。ろ過部分の絶対定格 は次の表7に示す。

> 【0067】次いで、上述と同様にして、集座能力及び 圧力降下を試験した。試験結果も表7に示す。

[0068]

【表7】

フィルタ番号 構 造 絶対定格 集慶能力 純水流量100(1pm)

| | • | での圧力降下 | | |
|-----|-----------|--------|-------|---------|
| | | (µm) | (グラム) | (ミリバール) |
| 13 | 0 - T - 0 | 1 2 | 40 | 100 |
| 1 4 | 0 - T - 0 | 20 | 36 | 4.5 |
| 15 | 0 - T - 0 | 40 | 100 | 3 1 |

【0069】等価の表2の「ひだ無し」フィルタ媒体に 比べて、表7の媒体は減少した圧力降下を呈することが 分かる。表2に示す図8の本発明に係る等価(又はほぼ 等価)のフィルタ媒体に比べて、表7の媒体は改善され た集塵能力を有する。

【0070】もちろん、深さフィルタ媒体は上記GB-A-2152471に開示された方法で作る必要はない ことを諒解されたい。上述のように、深さフィルタ媒体 は任意の適当な方法で作ることができる。

【0071】例1で述べた型式のフィルタ媒体(上記G B-A-2152471に開示された方法で作った媒体 の2つのスリープでフィルタ媒体を構成したもの)又は 例3のフィルタ番号11のフィルタ媒体(3つのこのよ うなスリープを備えたもの) においては、スリープをす べて同じ材料で作る必要はない。スリープは繊維性フィ ルタ材料の如き任意の深さフィルタ媒体でよい。

【0072】別の構成としては、例1のフィルタにおい て、外側スリープは上述のようにポリプロピレンの繊維 性深さフィルタ媒体の連続的な円筒体により形成しても よいが、内側スリーブはグラスファイパ膜の矩形シート を円筒形に丸めてその両縁を少なくとも一部重ね合わせ

ることにより、形成するとよい。これを図11に示す。 次いで、円筒体にひだを施す。

【0073】例5

2つのひだ付きフィルタ媒体を準備した。両方の媒体は 図8に関連して既述したように配列した材料の2つの層 30 から作った。いずれの場合も、外側層は表1のフィルタ 番号1の上流側構造(5 µmの絶対定格を有するポリプ ロピレン繊維の〇一下構造) から成る。いずれの場合 も、下流側層は、次の表8に示すような定格を有しパル 社(Pall Corporation)から商標名ULTIPOR GF として販売されている樹脂結合グラスファイバ媒体によ り形成された。いずれも場合も、グラスファイバ媒体は グラスファイバをコーティングして媒体に正帯電(ゼー 夕電位即ちゼータポテンシャル) を与える結合剤樹脂に より結合される。表8のフィルタ番号17の媒体におい 40 ては、正のゼータ電位は表8のフィルタ番号16におけ る正のゼータ電位より大きかった。両方のフィルタは上 流側及び下流側ネットを具備したものであった。

[0074]

【表8】

16 ·上 渡 倒 構 造下 流 倒 構 造 フィルタ番号 材・ 料 絶対定格 材 料 絶対定格 ポリプロピレン 16 5 µ m グラスファイバ 約1 µm (正帯電) 17 ポリプロピレン グラスファイバ $5 \mu m$ 約1 µm

強い正帯電)

集塵能力

(フィルタ番号10より

【0075】次いで、フィルタ番号16、17の媒体 *の表9に示す。 を、その圧力降下及び集盛能力について、例1に関連し 10 【0076】

て既述した試験法を使用して、試験した。試験結果を次* 【表9】

フィルタ番号

での圧力降下 (ミリパール) (グラム) (μm) 16 255 15. 5 2以下 17 22 2. 8 180

純水流量50(1pm)

【0077】表2の「ひだ無し」媒体と比べた場合、フ ィルタ番号16及びフィルタ番号17の媒体は減少した 圧力降下を呈することが分かる。これらの媒体はまた、 大きな集座能力をも有する。更に、これらの媒体は、静 電吸引により、媒体の孔寸法より小さな負に帯電した粒 子を流体から除去する(正のゼータ電位フィルタの)能 力を有する。パクテリアやビールスを含む大半の粒子は 負に帯電されるので、この能力は有用なものである。

【0078】もちろん、下流側層は負のゼータ電位を有 することができる。これは、石綿胞子、アルミニウム水 酸化物、カチオン光電解質の如き正に帯電される粒子を 除去するのに有用である。

【0079】既知のように、フィルタ媒体を形成するポ 30 塩酸の如き他の強粘液。 リプロピレンは正のゼータ電位を有するとよい。

【0080】例3のフィルタ番号11の媒体において は、中央のスリープ27はグラスファイバ膜の矩形シー トをロール状に丸めてその両縁を少なくとも一部重ね合 わせることにより形成するとよい。下流側の層23はナ イロン又はポリエステルの不織繊維のシートから形成し たロールにより構成するとよい。これを図12に示す。 次いで、この組立体にひだを施す。

【0081】図13に示すように、例4のフィルタ媒体 24は上記パル社から商標名ULTIPORとして販売 40 されている微孔性ナイロン膜の如き薄い膜で作った下流 側の連続的な(又は側方シールを有する)円筒体25と 組合せてもよい。ついで、この組合せ体にひだを施す。

【0082】以上の測定により、複合ひだ付き深さフィ ルタ媒体が提供され、これらのフィルタ媒体は低い圧力 降下を呈すると共に、大きな集盛能力をも有し、上述し た特殊材料の利益的な特徴をも呈する。

【0083】すべての場合において、上流側及び下流側 排水ネットは図11に示すように設けるとよい。

【0084】図面を参照して既述したひだ付き深さフィ 50 の、上流側排水層の表面に垂直な方向において上流側排

ルタ媒体は、種々の応用に供したときに、有効な性能を 発揮できる。特に、強粘流体をろ過するのに使用した場 20 合に、有利である。特に、次に示す流体をろ過する際に 利点が得られることが判明した。

絶対定格

【0085】(1)磁気テープの製造に使用するよう な、増粘添加物を伴う有機溶剤内の金属対金属参加物分 散液、(2)例えば写真乳濁液に使用するような、ゼラ チンをペースとした溶液、(3)発酵汁、(4)インク ジェット印字機械用のインク溶液、(5)血しょう、 (6) モノマー、(7) 透析ゲル、(8) 食品及び飲料 産業で使用するシロップ、(9)例えば咳止めシロップ

【図面の簡単な説明】

【図1】連続的な円筒体として形成したひだ付け前の深 さフィルタ媒体の円筒体の横断面図である。

の準備のために製薬産業で使用する強粘液、(10)濃

【図2】媒体の矩形のシートを丸めてその両縁を側方シ ールによりシールして作ったひだ付け前の深さフィルタ 媒体の円筒体の斜視図である。

【図3】媒体の矩形のシートを丸めてその両縁を一部重 ね合わせて作ったひだ付け前の深さフィルタ媒体の円筒 体の横断面図である。

【図4】深さフィルタ媒体を有するフィルタ素子の横断 面図である。

【図5】一体の上流側及び下流側排水層を備えた図4に 示す型式の深さフィルタ媒体の第1のひだ付き円筒体の 一部の拡大断面図である。

【図6】図5に示す型式のフィルタの第1及び第2構成 についての、上流側排水層の表面に垂直な方向において 上流側排水層から測定した距離に対する泡立ち点圧力を 示すグラフである。

【図7】図5に示す型式のフィルタの第3構成について

水層から測定した距離に対する泡立ち点圧力を示すグラ フである。

【図8】一体の上流側及び下流側排水層を備えた図4に 示す型式の深さフィルタ媒体の第2のひだ付き円筒体の 一部の拡大断面図である。

【図9】図8に示す型式のフィルタの第1及び第2構成 についての、上流側排水層の表面に垂直な方向において 上流側排水層から測定じた距離に対する泡立ち点圧力を 示すグラフである。

【図10】図8に示す型式のフィルタの第3構成につい 10 10 フィルタ媒体(スリープ) ての、上流側排水層の表面に垂直な方向において上流側 排水層から測定した距離に対する泡立ち点圧力を示すグ **ラフである。**

【図11】ポリプロピレン繊維の外側スリープとロール 状に形成したグラスファイパ膜の内側スリープとにより 構成したひだ付け前の深さフィルタの一部の断面斜視図 である。

【図12】ポリプロピレン繊維の外側スリープと、ロー ル状に形成したグラスファイパ膜の中央スリーブと、ロ ール状に形成したナイロン又はポリエステルの不織繊維 の外側スリープとにより構成したひだ付け前の深さフィ

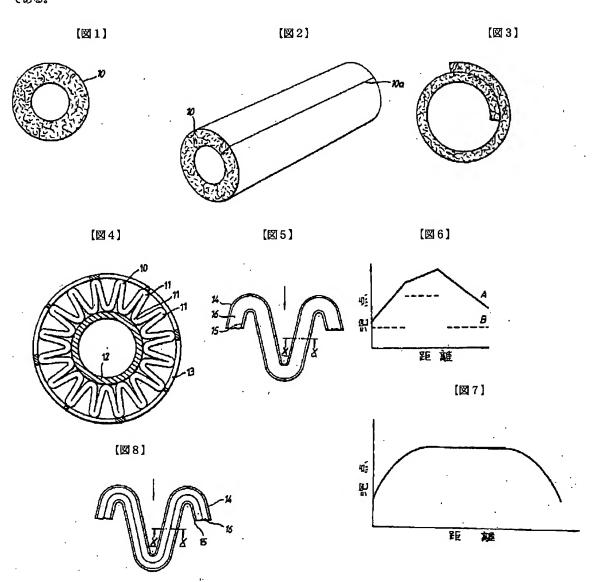
18

【図13】ナイロン膜で形成した内側スリープと組合せ る図5又は図6の外側スリープを示すひだ付け前の深さ フィルタの一部の断面斜視図である。

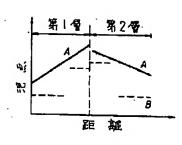
【符号の説明】

ルタの一部の断面斜視図である。

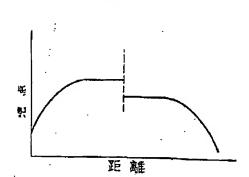
- 11 ひだ
- 12 支持コア
- 13 支持ケージ
- 14 上流倒排水層
- 15 下流倒排水層
- 16 内側ろ過層





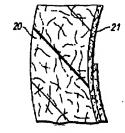


【図11】



[図10]

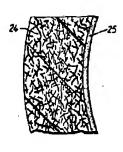
【図12】







(図13)



フロントページの続き

(72)発明者 ケネス・ロイ・ウエイト

イギリス国ハンプシヤー ピーオー7・6 ピーキユー、ウオータールーヴィル、デン メド, ヒルダ・ガーデンズ 22

(72)発明者 リチヤード・ガイ・ガツトマン

イギリス国ウエスト・サセツクス ピーオ -19・4キユージエイ, チチエスター, フ アーンデール・ロード 29

(72)発明者 ロジヤー・アレクサンダー・パツテリー

イギリス国ハンプシヤー ジーユー32・2 ジエイデイー、ピーターズフイールド、モ ンクス・オーチヤード 37

(72)発明者 マイケル・グリムズ

イギリス国ハンプシヤー ピーオー1・9 エヌエイ, ヘイリングアイランド, セント ハーマンス・ロード 20